

Preparation of poly:amine epichlorohydrin polycondensate solution with low di:chloro-propan-ol content

Patentinumero: DE19728789
Julkaisupäivä: 1999-01-07
Keksijä(t): KOENIG JOACHIM DIPL CHEM DR (DE); MEISEL KARLHEINRICH DIPL CHEM (DE); GASSEN KARL-RUDOLF DIPL CHEM D (DE); PUCHNER FRITZ DIPL CHEM DR (DE); REINERS JUERGEN DIPL CHEM DR (DE); ZWICK HORST DIPL ING (DE)
Hakija(t):: BAYER AG (DE)
Pyydetty patentti: DE19728789
Hakemusnumero: DE19971028789 19970705
Prioriteettinumero (t): DE19971028789 19970705; WO1999EP00015 19990105
IPC-luokitus C08G69/48 ; C08G59/10 ; C08G73/02 ; C09D17/00 ; C09D11/02 ; C08B31/00 ; C08B15/00 ; D06M15/55 ; D06M15/59 ; D21H21/20 ; C09C3/10
EC-luokitus C08G73/02R1, C08G73/02A9B, C09C3/10, D21H21/20
Vastineet: WO0040639

Tiivistelmä

Preparation of polycondensate solutions (I) containing 0.1% 1,3-dichloro-propan-2-ol (DCP) comprises (a) reacting (a1) a 10-50% solution of basic polyamidoamine(s) and/or polyamine(s) with (a2) epichlorohydrin (II) at 10-25 deg C and a molar ratio of (II) to basic nitrogen (N) in (a1) of 0.5-0.85; followed by (b) further reaction at 10-25 deg C until the (II) conversion is \geq 90-99%; then (c) reaction with more solution (a1) in a molar ratio of basic N to (II) of (1-1.2):1 and pH $>$ 6 to complete conversion of (II); (d) heating to 30-70 deg C until the viscosity of a 15% solution is 30-100 mPa \cdot s at 25 deg C; and (e) reacting the product with formic acid (HCOOH) and/or sulphuric acid (H₂SO₄) to give pH 2.0-3.0.

Tiedot otettu esp@cenetin tietokannasta - I2

Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein neues Verfahren zur Herstellung von Polykondensat-Lösungen auf Basis von Polyamidamin/Epichlorhydrin-Harzen mit einem Gehalt an 1,3-Dichlor-2-propanol von < 0,1%.

5 Umsetzungsprodukte von Polyamidaminen und/oder Polyaminen mit Epichlorhydrin werden seit langem zur Naßverfestigung von Papier eingesetzt.

Die Produkte weisen einen Gehalt an organischen Chlorverbindungen auf, die zu einem Teil polymergebunden sind, zum anderen Teil aus niedermolekularen Nebenkomponenten bestehen, die durch unerwünschte Nebenreaktionen des Epichlorhydrins mit Wasser und Chloridionen bevorzugt im sauren Bereich gebildet werden, z. B. 1,3-Dichlor-2-propanol (DCP) und 1-Chlor-2,3-propandiol (CPD).

10 Diese niedermolekularen Komponenten, die bei der Herstellung naßfester Papierc z. T. nur wenig von der Cellulosefaser adsorbiert werden, gelangen letztendlich in das Abwasser der Papierfabrik, wo sie als AOX (adsorbierbarer organischer Halogengehalt) erfaßt werden (DIN 38409). In den letzten Jahren wurden entsprechend der AOX-Belastung Abgaben von den Behörden erhoben bzw. auch einzuuhaltende Grenzwerte für die AOX-Belastung des Abwassers festgesetzt, so daß für Epichlorhydrin-Harze als Verursacher der AOX-Belastung eine Reduzierung der AOX-Belastung gefordert wurde.

15 Es sind bereits zahlreiche Lösungsvorschläge zur Verminderung des organischen Chlorgehaltes der Polykondensate bekannt.

20 So wird z. B. in den europäischen Patentanmeldungen EP-A 282 862 und EP-A 332 967 eine Nachbehandlung des Polykondensats mit einer Base und in EP-A 512 423 mit einer anorganischen Base und einem organischen Mono- oder Polyamin oder mit Ammoniak durchgeführt.

EP-A 0 349 935 beschreibt Polykondensate die als Aminkomponente Polyamine und Alkanolamine enthalten, und die ebenfalls einer Basennachbehandlung zur Reduzierung des organischen Chlorgehaltes unterzogen werden.

25 In diesen Verfahren gelingt zwar eine deutliche Reduzierung des organischen Chlorgehaltes. Sie sind jedoch alle sehr aufwendig, da eine mehrmalige Änderung des pH-Wertes erforderlich ist, in allen Fällen die abschließende Zugabe von Säure erforderlich ist, die das Polykondensat im sauren pH-Bereich stabilisieren soll. Es ergibt sich so ein relativ hoher Elektrolytgehalt der Handelsware, der sich negativ auf die Lagerstabilität auswirkt und Korrosionsprobleme bei der Anwendung verursachen kann. Wenn eine ausreichend hohe Naßverfestigung von Papier gefordert wird, ist es bei diesem Verfahren außerdem erforderlich, relativ hohe Mengen von $\geq 1,0$ Mol Epichlorhydrin pro Basen-Stickstoff einzusetzen.

30 Es ist zwar möglich, auch mit geringeren Anteilen an Epichlorhydrin zu arbeiten, man muß dann aber einen deutlichen Verlust an Naßfestwirkung in Kauf nehmen.

35 Da von Produkten mit hohem DCP-Gehalt ein gesundheitliches Risiko ausgehen kann, wurde in Deutschland eine Kennzeichnung von Handelsprodukten auf Basis von Epichlorhydrin-Harzen verlangt, wenn der DCP-Gehalt einen Wert von 0,1% überschreitet. Aus diesem Grund mußten die Hersteller von Naßfestmitteln auf Epichlorhydrin-Basis zusätzliche hohe Anstrengungen unternehmen, um diese Grenzwerte zu unterschreiten, die Auflagen zu vermeiden und das Produkt toxikologisch unbedenklich einzustellen.

40 EP 469 891 beschreibt z. B. ein Verfahren zur Umsetzung von Polyamidamin mit Epichlorhydrin bei Temperaturen nicht über 60°C bis zu einem Umsatz von 70-100%, Zugabe einer Säure und Weiterreaktion, wobei eine Reduktion des organisch gebundenen Chlor um mindestens 10% erreicht wird. Die Säure wird hier bereits während der Kondensation zugegeben, sie hat die Aufgabe, die Geschwindigkeit der Kondensation im Endstadium zu verringern.

45 Weiterhin sind Verfahren bekannt, vgl. z. B. EP-A 488 767, EP-A 717 146, EP-A 374 938, US 5 239 047 und US 5 364 927, die darauf abzielen, durch spezielle Reaktionsführung und Verminderung der eingesetzten Molmenge an Epichlorhydrin pro Mol Basenstickstoff den Gehalt an organischen Chlor und DCP im Polykondensat zu verringern.

EP-A 540 943 beschreibt ein Verfahren zur Herstellung von Polykondensaten durch Umsetzung von Polyamidamin und/oder Polyamin mit Epichlorhydrin, wobei vor und gegebenenfalls auch während der partiellen Vernetzung ein inertes Gas durch die Reaktionsmischung geleitet wird.

50 EP-A 320 121 beschreibt ein Verfahren zur Stabilisierung von wässrigen, mind. 15%igen Lösungen eines Polyamid-Epichlorhydrin-Harzes gegen Gelierung und Viskositätsabbau, wobei zu der genannten Harzlösung eine wässrige Mischung aus einer schwachen und einer starken Säure in Mengen von 0,6 bis 1,2 mMol Protonen pro g Festharz gegeben wird. Das Molverhältnis der schwachen zur starken Säure beträgt 0,5 bis 10, bevorzugt 2,0 bis 4,0 und besonders bevorzugt 3,0 bis 3,1 (bez. auf Protonen). Der pH-Wert wird bei diesem Verfahren allgemein auf 3 bis 4,2, bevorzugt auf 3,2 bis 3,4 eingestellt. Dieses Verfahren wird bevorzugt angewendet auf Harze, die durch Anlagerung von 1,0 bis 1,7 Mol Epi pro sekundären Amino-N des Polyamids bei Temperaturen von 45 bis 70°C hergestellt werden. Bei niedrigeren Epi-Anteilen ist mit einem Verlust an Wirksamkeit zu rechnen, bei höherem Epi-Anteil werden Stabilitätsprobleme vorausgesessen. Über den Gehalt an DCP werden keine Angaben gemacht.

55 Wie die als Stand der Technik aufgeführten zahlreichen Zitate zeigen, wurden in der Vergangenheit vielfältige Versuche unternommen, Polyamidamin/Epichlorhydrin-Harze optimal einzustellen. Die Zielgrößen einwandfreies ökologisches Verhalten durch einen niedrigen Gehalt an organischen Chlorverbindungen (AOX-, DCP, CPD), hohe Naßverfestigung und gute Lagerstabilität bei einem auch ökonomisch günstigen Herstellverfahren ohne komplizierte Zusatzschritte 60 konnten nicht gleichzeitig erreicht werden, da sie teilweise sich widersprechende Maßnahmen beim Herstellverfahren erfordern.

65 Besonders auch eine ausreichende Lagerstabilität blieb in vielen Fällen ein Problem, das sich üblicherweise nach kurzer Lagerzeit in Abhängigkeit vom Herstellverfahren und der Einstellung sowie den Lagerbedingungen in einer unerwünschten Veränderung der physikalischen Daten z. B. in einem Anstieg des pH-Wertes, einem Anstieg oder Abfall der Viskosität, einer zunehmenden Verfärbung und einem Verlust an Wirksamkeit äußert.

So bestand weiterhin die Aufgabe, ein verbessertes einfaches Verfahren zur Herstellung von Polykondensat-Lösungen mit einem sehr niedrigen Gehalt an organischen Chlorverbindungen, insbesondere an 1,3-Dichlor-2-propanol, hoher Naßfestwirkung und guter Lagerstabilität bereitzustellen.

DE 197 28 789 A 1

Das erfundungsgemäße Verfahren löst diese Aufgabe indem es die Herstellung von Polykondensat-Lösungen auf Basis Polyamidamin/Epichlorhydrin-Harzen mit einem sehr niedrigen Gehalt an organischen Chlorverbindungen insbesondere an 1,3-Dichlor-2-propanol, insbesondere einem Gehalt an 1,3-Dichlor-2-propanol von < 0,1%, hoher Wirksamkeit und guter Lagerstabilität ermöglicht. Das vorliegende Verfahren zur Herstellung von Polykondensat-Lösungen ist gekennzeichnet durch

- a) Umsetzung von a1) mindestens einem basischen Polyamidamin und/oder mindestens einem Polyamin in Form einer 10–50%igen Lösung, mit a2) Epichlorhydrin bei 10–25°C, wobei das Molverhältnis Epichlorhydrin zu Basen-N in a1) 0,5 bis 0,85 beträgt;
- b) anschließende Weiterreaktion bei 10–25°C bis zu einem Umsatz des Epichlorhydrins von maximal 90–99%;
- c) anschließende Umsetzung des Produktes aus b) mit weiterer Lösung a1) zur Vervollständigung der Epi-Umsetzung in einem molaren Verhältnis des in Lösung a1) enthaltenen Basen-N zu Epichlorhydrin von 1 : 1 bis 1,2 : 1, wobei der pH-Wert über 6 gehalten wird;
- d) Erwärmen auf 30–70°C, bis die Viskosität einer 15%igen Lösung 30–100 mPas bei 25°C beträgt, und
- e) Umsetzung des Produktes aus d) mit Ameisensäure und/oder Schwefelsäure, wobei der pH-Wert auf 2,0 bis 3,0 eingestellt wird.

Das erfindungsgemäße Verfahren zeichnet sich durch technisch einfache Bedingungen aus und erfordert keine aufwendigen Zusatzschritte wie viele der oben beschriebenen Verfahren. Überraschenderweise haben die nach diesem Verfahren hergestellten Polykondensate dennoch sowohl einen sehr niedrigen DCP-Gehalt < 0,1%, als auch eine gegenüber bekannten Verfahren verbesserte Naßfestwirkung sowie eine verbesserte Lagerstabilität.

Das unter a1) genannte Polyamidamin wird hergestellt durch Umsetzung einer aliphatischen Dicarbonsäure mit einem Polyalkylenpolyamin in einem molaren Verhältnis von 1,0 : 1 bis 1 : 1,2.

In Frage kommen Polyalkylenpolyamine, die mindestens zwei zur Anidibildung befähigte Aminogruppen sowie mindestens eine weitere sekundäre oder tertiäre Aminogruppe enthalten. Besonders geeignete Polyamine sind Diethylentriamin, Triethylentetramin, Tetraethylengpentamin, Pentaethylhexaamin usw. sowie N-Methyl-bis(aminopropyl)amin, Bis-hexamethylentriamin, N-Aminoethylpiperazin oder Bisaminoethylpiperazin. Daneben können in geringer Menge auch Diamine wie Ethylendiamin, Diaminopropan, 1,6-Diaminohexan mitverwendet werden. Besonders bevorzugt als Polyalkylenpolyamin ist Diethylentriamin.

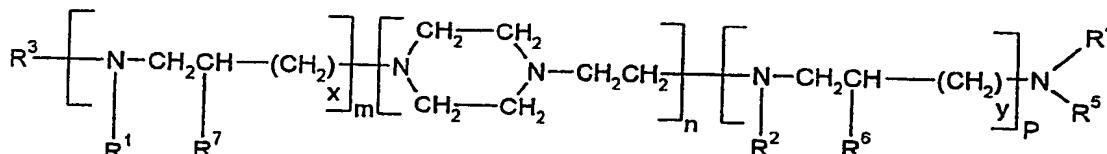
Als aliphatische Dicarbonsäure kommen in Frage gesättigte Dicarbonsäuren mit 2 bis 12 C-Atomen oder deren funktionelle Derivate wie Anhydride, Ester oder Halbester. Beispiele sind Malonsäure, Bernsteinsäure, Glutarsäure, Adipinsäure und Sebacinsäure, ihre Dimethyl- oder Diethylester sowie auch entsprechende Gemische. Besonders bevorzugt ist Adipinsäure. Möglich ist auch die Mitverwendung von 3-6 C-Atome enthaltenden ω -Aminocarbonsäuren wie Aminocapronsäure oder deren Lactamen wie z. B. ϵ -Caprolactam.

Die Umsetzung der aliphatischen Dicarbonsäure mit Polyalkylenpolyamin zu einem Polyamidamin wird in einem molaren Verhältnis von 1 : 1,0 bis 1 : 1,2 bei Temperaturen von 120–200°C unter Abdestillieren von Wasser durchgeführt (Schmelzpolymerisation). Üblicherweise wird das Gemisch der genannten Komponenten zunächst auf Temperaturen zwischen 100 und 150°C erwärmt. Die erhaltene dünflüssige Schmelze wird nach maximal 3 Stunden unter Normaldruck langsam auf maximal 200°C erhitzt, wobei das gebildete Reaktionswasser abdestilliert wird. Das Verfahren kann auch unter Druck durchgeführt werden.

Zur Vermeidung von Verfärbungen des Reaktionsproduktes ist es zweckmäßig, unter Ausschluß von Sauerstoff zu kondensieren. Es wird solange destilliert, bis mindestens 98% der theoretischen Menge an Wasser entzogen sind, d. h. 1 Mol Wasser pro Mol Carboxylgruppe der Dicarbonsäure.

Nach Beendigung der Schmelzpolykondensation wird durch Zugabe von Wasser auf einen Feststoffgehalt von 20 bis 60%, bevorzugt 40–55% verdünnt, da die Polyamidamine in dieser verdünnten Form leichter gelagert und weiterverarbeitet werden können. Die Viskosität einer 50%igen Lösung soll 200 bis 800 mPas bei 25°C betragen. Das durch Titration nach bekannten Verfahren ermittelte Basenäquivalentgewicht einer 50%igen Lösung einer für das erfundungsähnliche Verfahren geeigneten Polyamidamins a) beträgt bevorzugt 300–500 g/eq.

Die oben beschriebenen basischen Polyamidamine können in einzelner oder in beliebiger Mischung untereinander oder in beliebiger Mischung mit Polyaminen gemäß a1) eingesetzt werden. Als Polyamine geeignet sind Verbindungen der Formel (I)



(D)

in welcher

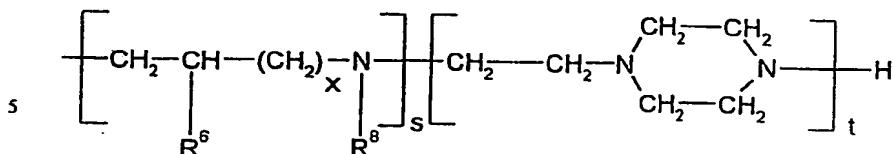
x und y unabhängig voneinander für 0 oder 1 stehen

W und Y unabhängig voneinander für 0 oder 1 stehen, m und p unabhängig voneinander für 0 bis 5 stehen

R^6 und R^7 unabhängig voneinander für H oder Methyl stehen

n für 0 bis 5 steht.

R¹, R² und R³ unabhängig voneinander für H, Methyl, Ethyl, Hydroxyethyl, Hydroxypropyl oder einen Rest der Formel (II)



(II)

10 stchen,
worin
R⁸ für H, Methyl oder Ethyl steht,
R⁶ und x die oben genannte Bedeutung haben und
15 s und t unabhängig voneinander für 0 bis 3 stehen,
und
R⁵ und R⁴ unabhängig voneinander für H, Methyl, Ethyl, Hydroxyethyl, Hydroxypropyl stehen, wobei aber mindestens
ein Rest R⁴ oder R⁵ für H steht oder
R⁴ und R⁵ gemeinsam für eine Gruppe der Formel -CH₂CH₂NHCH₂CH₂- stehen,
20 und
wobei für den Fall, daß m, n und p für Null stehen, wenigstens einer der Substituenten R³, R⁴, und R⁵ verschieden von
Wasserstoff ist.

Beispiele für besonders bevorzugte Polyamine der Formel (I) sind: Diethylentriamin, Triethylentetramin, Tetraethylpentamin, Pentethylenhexamin, Hexaethylentetramin, Dipropylentriamin, Dihexamethylentriamin, N-Methyl-bis(3-aminopropyl)amin, Tris(2-aminoethyl)amin, Piperazin, Bis(piperazinyl)ethan, N-(2-aminoethyl)-piperazin, Bisaminoethylpiperazin, Bisaminopropylpiperazin.

25 Naturgemäß können anstelle der reinen Polyamine auch Polyamimgemische eingesetzt werden.
Besonders bevorzugt ist die Verwendung eines Polyanidamins aus Adipinsäure und Diethylentriamin. Die Dosierung des Epichlorhydrins erfolgt in 0,5–5 Stunden bei Temperaturen von 10–25°C, bevorzugt kontinuierlich zur besseren Kontrolle der exothermen Anlagerungsreaktion, gegebenenfalls auch diskontinuierlich oder chargenweise.

30 Die Weiterreaktion des Epichlorhydrins erfolgt anschließend in Stufe b) innerhalb 4–10 Stunden bei 10–25°C, bis ein Umsatz des Epichlorhydrins von 90–99%, bevorzugt 95–99%, erreicht ist. Bei höheren Temperaturen bilden sich verstärkt unerwünschte Nebenprodukte wie DCP und CPD, bei niedrigeren Temperaturen ist die Anlagerungsgeschwindigkeit des Epichlorhydrins an das Polyamidamin zu gering, so daß unwirtschaftlich lange Reaktionszeiten erforderlich sind
35 und der erwünschte Umsatz des Epichlorhydrins nicht erreicht wird.

Als Reaktoren für die Anlagerung des Epichlorhydrins an das Polyamidamin in Stufe a) und b) haben sich Batch-Reaktoren bewährt. Alternativ können zur optimalen Ausnutzung des Epichlorhydrins, zur Vermeidung von Rückvermischung und zur guten Wärmeabfuhr und Temperaturkontrolle auch Kontiapparaturen wie Mehrstufen-Reaktoren und Rohrreaktoren eingesetzt werden.

40 Das in Stufe b) erhaltene Produkt wird anschließend in Stufe c) zur Abreaktion des restlichen, nicht umgesetzten Epichlorhydrins a2) von max. 10%, bevorzugt 1–5% der Einsatzmenge an Epichlorhydrin a2) mit weiterer Lösung a1) umgesetzt, wobei das molare Verhältnis des in Lösung a1) enthaltenen Basen-N zu Epichlorhydrin a2) 1 : 1 bis 1,2 : 1 beträgt. Der pH-Wert wird bei dieser Umsetzung über 6, bevorzugt über 7 gehalten, wodurch unerwünschte Nebenreaktionen unterdrückt werden. Durch diese Maßnahme wird die Reaktionszeit verkürzt und der Gehalt an organisch gebundenen Chlor sowie DCP und CPD weiter reduziert. Gegebenenfalls kann die weitere Zugabe von Lösung a1) auch zu Beginn der Aufheizphase der folgenden Stufe d) erfolgen. Günstiger ist jedoch die Zugabe vor der Aufheizphase.

45 In Stufe d) wird das erhaltene Produkt, gegebenenfalls nach Verdünnen mit Wasser auf 10–25%, auf Temperaturen von 30 bis 70°C, vorzugsweise 50–60°C erwärmt und 2 bis 6 Stunden bei dieser Temperatur gehalten. Hierbei findet die Kondensation beziehungsweise partielle Vernetzung des intermedial gebildeten Reaktionsproduktes statt, die solange durchgeführt wird, bis die Viskosität einer 15%igen Lösung 30 bis 100 mPas bei 25°C beträgt. Bei niedrigerer Viskosität ist ein Verlust an Naßfestwirkung zu erwarten, bei höherer Viskosität wird das Handling, z. B. Pumpbarkeit und Dosierbarkeit des Produktes erschwert sowie die Lagerfähigkeit verringert, weil eine vorzeitige Verquellung möglich ist, die die Ware unbrauchbar macht.

50 Nach Erreichen der gewünschten Endviskosität von 30 bis 100 mPas in Stufe d) wird das Produkt in Stufe e) mit Ameisensäure und/oder Schwefelsäure umgesetzt, wobei der pH-Wert auf 2,0 bis 3,0 eingestellt. Dabei wird die weitere Vernetzung unterbrochen und das Produkt gegen einen weiteren Viskositätsanstieg stabilisiert. Möglich ist die Mitverwendung weiterer Säuren wie Salpetersäure, Phosphorsäure, Essigsäure oder auch Acetanhydrid, Propionsäure, Citronensäure, Phosphonobutan-tricarbonsäure, Malonsäure, Weinsäure, Adipinsäure, Glutarsäure usw. Die Verwendung von halogenhaltigen Säuren wie Salzsäure ist weniger bevorzugt. Bevorzugt wird eine Kombination aus Schwefelsäure und Ameisensäure eingesetzt, die als Mischung oder nacheinander in beliebiger Reihenfolge zugesetzt werden können. Insbesondere durch die Verwendung von Ameisensäure wird eine bessere Konstanz der Viskosität und des pH-Wertes erreicht, so daß die Lagerstabilität der Handelsware entscheidend verbessert wird.

55 Da als Zielgröße der pH-Wert anzusehen ist, ist eine genaue Festlegung der Säuremengen nicht möglich. Üblich sind jedoch z. B. Mengen von 0,3 bis 6 Mol Säure (berechnet auf Protonengehalt) pro kg Festharz. Bevorzugt werden 0,5 bis 3 Mol Säure bez. auf Festharz eingesetzt.

60 Das Molverhältnis der Ameisensäure zur Schwefelsäure (bezogen auf Protonengehalt) kann auf beliebige Werte zwischen 0,2 und 10 eingestellt werden. Bevorzugt ist ein Molverhältnis von 1,0 bis 2,5.

65 Der pH-Wert wird durch die Zugabe der obengenannten Säuren auf 2,0 bis 3,0 bevorzugt auf 2,4 bis 2,9 eingestellt.

DE 197 28 789 A 1

Niedrigere pH-Werte führen nach längerer Lagerzeit zu einem Abbau der Viskosität mit Verlust an Wirksamkeit. Bei pH-Werten über 3,0 ist mit einem Anstieg der Viskosität gegebenenfalls bis zur Verquellung der Ware zu rechnen, so daß eine erwünschte Lagerfähigkeit von 3 bis 6 Monaten nicht sicher erreicht werden kann.

Falls erforderlich, wird die Feststoffkonzentration gleichzeitig mit, vor oder nach der Säurezugabe in Stufe e) mit Wasser auf die gewünschte Endkonzentration von beispielsweise 10 bis 30%, bevorzugt 12 bis 20% eingestellt. 5

Um den Farnton der erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösung aufzuhellen und die unter ungünstigen Lagerbedingungen eintretende unerwünschte weitere Verfärbung zu vermeiden, ist es vorteilhaft, der Polykondensat-Lösung nach Beendigung von Stufe e) geringe Mengen einer reduzierenden Schwefelverbindung zuzusetzen. Geeignet sind besonders Natriumdisulfit, Natriumhydrogensulfit, Natriumidithionit oder auch Natrium-formaldehydsulfoxylat. In der Regel sind Einsatzmengen von 0,0005 bis 0,05% bezogen auf die Polykondensat-Lösung ausreichend für eine gute Stabilisierung des Farbtöns. Zur Bestimmung des Farbtöns ist z. B. die Jodfarbzahl (DIN 53995) geeignet. 10

Bevorzugt wird der pH-Wert nach einer Reifezeit von 4 bis 48 Stunden nach der ersten Einstellung erneut mit Schwefelsäure und/oder Ameisensäure auf einen pH-Wert von 2,0 bis 3,0, bevorzugt 2,4 bis 2,9 nachgestellt, wodurch eine weitere Verbesserung der Lagerstabilität erreicht werden kann. Insbesondere bei Verwendung von Ameisensäure ist eine Verkürzung dieser Nachreifezeit auf bevorzugt 4 bis 18 Stunden möglich, so daß Lagerkapazität eingespart werden kann und die Ware früher ausgeliefert werden kann, ohne daß die Gefahr von Verquellung und vorzeitiger Vernetzung besteht. Geeignete Säuremengen für diese pH-Nachstellung sind 0,001 bis 0,2 mol Schwefelsäure und/oder Ameisensäure pro kg Festharz (gerechnet als Protonengehalt). 15

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten Produkte haben ein mittleres Molekulargewicht (M_w) von mindestens 1000, bevorzugt 2000 bis 1 000 000 g/mol. Die Polykondensatlösung ist frei von anorganischen Salzen, da keine anorganischen Basen zur Verminderung des organischen Chlorgehaltes eingesetzt werden. 20

Durch das erfindungsgemäße Verfahren wird das eingesetzte Epichlorhydrin optimal zur Anlagerung an das Polyamidamin mit nur geringen Nebenreaktionen ausgenutzt, so daß unerwünschte Nebenkomponenten wie DCP und CPD nur in untergeordnetem Maße gebildet werden sowie trotz eines relativ niedrigen Einsatzes von Epichlorhydrin eine hohe Naßfestwirkung erreicht wird. 25

Die erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösungen werden als Papierhilfsmittel, vor allem zur Naßfestausstattung von Papier, Pappe oder Karton eingesetzt. Die Ausrüstung erfolgt in an sich bekannter Weise, daß man die wässrige Lösung des Polykondensates zu einer Suspension des Faserrohstoffes gibt, die neben Cellulose oder Holzschliff z. B. Füllstoffe, weitere Papierhilfsmittel wie Retentionsmittel, Leimungsmittel, Fixiermittel, chlorfreie Naßfestmittel wie Polyisocyanate, Farbstoffe, optische Aufheller usw. enthalten kann. Durch Entwässerung wird daraus entweder im Labor auf dem Blattbildner z. B. Rapid-Köthen oder im technischen Maßstab auf der Papiermaschine das Papier gebildet. Die Einsatzmengen richten sich nach dem angestrebten Effekt der Naßverfestigung. In der Regel sind Einsatzmengen von 0,01 bis 2,5 Gew.-%, vorzugsweise 0,1 bis 1,5 Gew.-% Festharz bezogen auf trockenen Faserstoff geeignet. 30

Bevorzugt erfolgt die Verwendung einer Kombination aus den erfindungsgemäß hergestellten Polykondensaten und chlorfreien hydrophilierten Polyisocyanaten, wie sie z. B. in den deutschen Offenlegungsschriften DE-A 42 11 480, DE-A 42 26 110, DE-A 44 36 058, DE-A 44 46 334, DE-A 195 16 405 und der deutschen Patentanmeldung Nr. 195 20 092.6 beschrieben sind, da bei dieser Kombination durch eine Synergie beider Komponenten besonders gute Effekte bei der Füllstoffretention und Naßverfestigung von Papier erzielt werden und besonders günstig eine Ladungskontrolle des Stoffsystems der Papiermaschine durchgeführt werden kann, was besonders bei der Herstellung von Dekor- und Laminatpapier von Vorteil ist. 35

Darüber hinaus fördern die erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösungen aufgrund ihrer hohen kationischen Ladung die Entwässerung des Stoffgemisches auf der Papiermaschine sowie die Retention von Füllstoffen, Farbstoffen, optischen Aufhellern und sonstigen Papierhilfsmitteln z. B. Reaktiv- und Polymerleimungsmitteln, so daß sich in vielen Fällen eine erhöhte Wirksamkeit dieser Hilfsmittel wie erhöhte Farbtiefe oder verbesserte Leimungswirkung ergeben. 40

Ferner sind die erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösungen zur Kationisierung beliebiger Füllstoffe und Pigmente geeignet, wie z. B. Kaolin, Clay, Bentonit, Calciumcarbonat, Talcum oder Titandioxid, die in der Papierindustrie Verwendung finden, die aber auch darüber hinaus in anderen Anwendungsbereichen mit Vorteil eingesetzt werden können. Bevorzugt ist die Kationisierung von Titandioxid, das als Weißpigment bei der Herstellung von Dekorpapier Verwendung findet, wo eine hohe kationische Ladung bei gleichzeitig guter Feinverteilung des Weißpigmentes zur Gewinnung einer hohen Opazität gefordert ist. Ebenso sind die erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösungen geeignet zur Kationisierung von Naturprodukten wie Kartoffel-, Mais- oder Weizenstärke, die z. B. enzymatisch oder oxidativ abgebaut sein können, wodurch z. B. die Eigenretention beim Einsatz in der Papiermasse verbessert werden kann, oder auch von Cellulosepulver, das nach Kationisierung z. B. zur Verbesserung der Retention verwendet werden kann. 45

Möglich ist auch der Einsatz der erfindungsgemäß hergestellten Polykondensat-Lösungen in der Papieroberfläche z. B. zusammen mit Stärke, Leimungsmitteln, Polyisocyanaten und/oder Pigmenten, Farbstoffen und optischen Aufhellern sowie weiteren Zusatzstoffen in der Leimpresse oder Filmpresse sowie auch als Vernetzer im Papierstrich. 50

Aufgrund ihrer schnellen Vernetzung bei der Trocknung der Papierbahn in der Trockenpartie der Papiermaschine bilden sie eine gute Naßfestigkeit aus bereits ab Papiermaschine, die sich durch Lagern bei Raumtemperatur oder durch eine Behandlung bei erhöhter Temperatur noch steigern läßt. Die erfindungsgemäß hergestellten Polykondensate beeinflussen die Saugfähigkeit des Papiers nicht, so daß sie mit Vorteil bei der Herstellung von Tissue- und Hygienepapieren verwendet werden können. Ebenso bevorzugt ist der Einsatz bei der Herstellung von Dekor- und Laminatpapieren, wo sie neben einer hohen Naßfestwirkung eine gute Retention von Titandioxid und anderen Füllstoffen bewirken und zu einer hohen Opazität beitragen. Ein Vorteil der erfindungsgemäß hergestellten Polykondensate ist ihre leichte Wiederaufschlagbarkeit bei der Verarbeitung von Ausschuß und Recyclingpapier. Zum Aufschließen sind z. B. Natronlauge und/oder Peroxodisulfat besonders geeignet. 60

Die Polykondensate können weiterhin auch als Textilhilfsmittel zur Behandlung nativer und synthetischer Fasermate- 65

	Einsatz bez.auf Zellstoff	Naßbruchlast (N)			rel. Naßbruchlast
		2%	4%	6%	
5	Beispiel 2	11,6	16,7	20,7	100 %
	Beispiel 3	10,1	14,8	18,0	87,6 %
10	Beispiel 4	11,3	16,8	21,4	101,0 %
	Beispiel 5 (Vergleich)	9,8	13,1	16,4	80,2 %
15	Beispiel 6 (Vergleich)	11,5	16,5	19,9	97,7 %

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von Polykondensat-Lösungen mit einem 1,3-Dichlor-2-propanol-Gehalt von < 0,1%
 - a) Umsetzung von a1) mindestens einem basischen Polyamidamin und/oder mindestens einem Polyamin in Form einer 10–50%igen Lösung mit a2) Epichlorhydrin bei 10–25°C, wobei das Molverhältnis Epichlorhydrin zu Basen-N in a1) 0,5 bis 0,85 beträgt;
 - b) anschließende Weiterreaktion bei 10–25°C bis zu einem Umsatz des Epichlorhydrins von maximal 90–99%;
 - c) anschließende Umsetzung des Produktes aus b) mit weiterer Lösung a1) zur Vervollständigung der Epi-Umsetzung in einem molaren Verhältnis des in Lösung a1) enthaltenen Basen-N zu Epichlorhydrin a2) von 1 : 1 bis 1,2 : 1, wobei der pH-Wert über 6 gehalten wird;
 - d) Erwärmen auf 30–70°C, bis die Viskosität einer 15%igen Lösung 30–100 mPas bei 25°C beträgt, und
 - e) Umsetzung des Produktes aus d) mit Ameisensäure und/oder Schwefelsäure, wobei der pH-Wert auf 2,0 bis 3,0 eingestellt wird.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe a) das Epichlorhydrin a2) kontinuierlich während eines Zeitraumes von 0,5 bis 5 Stunden zudosiert wird.
3. Verfahren nach Ansprüchen 1 und 2, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe b) die Weiterreaktion bis zu einem Umsatz des Epichlorhydrins von 95 bis 99% durchgeführt wird.
4. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß Stufen a) bis e) in einem Batch-Reaktor oder in einer Kontiapparatur durchgeführt werden.
5. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe c) der pH-Wert über 7 gehalten wird.
6. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe d) auf 50 bis 60°C erwärmt wird.
7. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe e) Schwefelsäure und Ameisensäure entweder als Mischung oder nacheinander in beliebiger Reihenfolge eingesetzt werden, wobei das Molverhältnis von Ameisensäure und Schwefelsäure, bezogen auf Protonengehalt 1,0 bis 2,5 beträgt.
8. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe e) die Feststoffkonzentration gleichzeitig mit, vor oder nach der Säurezugabe mit Wasser auf die gewünschte Endkonzentration von beispielsweise 10 bis 30%, bevorzugt 12 bis 20% eingestellt wird.
9. Verfahren nach Ansprüchen 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß nach Beendigung der Stufe e) eine reduziert wirkende Schwefelverbindung in einer Menge von 0,0005 bis 0,5%, bezogen auf die erhaltene Polykondensationslösung, zugesetzt wird.

50

55

60

65